

Wychodzi okolicznościowo
6 razy na kwartał.

PRENUMERATA

rocznie 5 zlr. — ct.
półrocznie 2 „ 50 „
kwartalnie 1 „ 30 „

Pojedynczy numer 25 ct.

Manuskrypta i prenumera-
tę przyjmuje redakcyja
Górnika w Gorlicach.



GÓRNIK



pismo poświęcone sprawom przemysłu naftowego

w Galicyi.

Administracyja i redakcyja
w biurze Towarz. naftowego
w Gorlicach.

Inseraty i ogłoszenia 8 ct.
od wiersza drobnego druku.
Przy kilkorazowym ogło-
szeniu rabat.

Umieszczenie w *Przewo-
dniku fabrycznym* rocznie
2 zlr. — Prenumerato-
wie „Górnika“ placą tyl-
ko 1 zlr.

REDAKCJA: Dr. Stanisław Olszewski, inżynier górniczy w Gorlicach, Juliusz Schönborn, chemik technolog
w Libuszy — poczta Biecz.

Treść: Zapiski literackie: K. J. Krzyżanowski, O galicyjskim oleju skalnym. — Wiadomości bieżące. — Die russische Petro-
leum-Industrie, geschildert von I. Eaton. — Ueber die Verarbeitung des Ozokerits auf Paraffin von E. Sauerlandt. —
Ceny nafty, Petroleumpreise. — Odezwa. — Berichtigung.

Zapiski literackie.

K. J. Krzyżanowski. — O galicyjskim oleju skalnym.

Pod tym tytułem ogłosił p. Krzyżanowski
w „Kosmosie“, czasopiśmie polskiego towarzystwa
przyrodników Imienia Kopernika, zeszyt szósty, rok
1885, wyniki swej pracy nad zbadaniem warunków
przerobu gal. oleju ziemnego, którą wykonał za sub-
wencyą Wys. Wydziału Krajowego.

W tym celu przeprowadził p. K. próby dysty-
lacji oleju ziemnych za pomocą destylacji suchej,
teżże pod zmniejszonym ciśnieniem i destylacji z prze-
grzanymi parami wodnymi.

Przez porównanie wyników otrzymanych przy
zastosowaniu tych metod dochodzi p. K. do nader
ważnych wniosków, dotyczących korzyści i braków
pojedynczych metod dystylacji.

Jako prawdziwą zasługę należy podnieść, że
p. K. przy podawaniu wyników otrzymanych przy
destylacji cząstkowej, podaje stosunek procentowy
pojedynczych przekropów, zbieranych w pewnych
granicach różnej ciepłoty, jaką termometr podawał.

Wiadomą jest rzeczą, że kulka ciepłomierza wy-
stawiona na dłuższe działania wyższej ciepłoty, stale
zmienia swoją objętość, wskutek czego podziałka
po kilkakrotnej dystylacji nie wskazuje rzeczywi-
stych stopni ciepłoty.

Uwzględnienie tej poprawki jest nader ważnem,
albowiem tylko w tym przypadku posiadają rozbiory
tego rodzaju rzeczywistą wartość.

W oznaczaniu ilości gazów, powstających przy
destylacji, uwzględniał p. K. gazy wolne, nie dające
się zwyczajną metodą skroplić, i gazy, które powstają
przez rozkład oleju ziemnego w wyższej ciepłocie.

Rezultaty destylacji suchej, przeprowadzonej
do 300°C przy zwyczajnem ciśnieniu podaje

Tablica I.

Nazwa miejscowości i bliższe określenie kopalni oleju skal- nego	Wojtowa spółka lio- kowska	Wojtowa szyb Wgo Stawarskie- go	Szymbark szyb Wgo Groble- wskiego	Sękowa „Wy- trawość“	Męcina szyb dra Federo- wieza	Starunia na Ropy- szu	Siary szyb nr. 2 dra Fedorowicza	Lipinki szyb Wniej Stra- szewskiej	Kryg wła- sność Wniej Strasz- ewskiej	Siary szyb nr. 1 dra Fedorowicza
Barwa oleju skalnego	ciemno- zielona	ciemno- zielona	czarno- zielona	czarno- zielona	czarno- zielona	czarno- zielona	ciemno- brunatna	czarno- zielona	ciemno- brunatna	czarno- brunatna
Ciepła gatunkowy przy 15°	0.818	0.818	0.814	0.838	0.852	0.845	0.851	0.848	0.876	0.847
	% c. g.	% c. g.	% c. g.	% c. g.	% c. g.	% c. g.	% c. g.	% c. g.	% c. g.	% c. g.
Gazów do ciepło- ty 300°	0.1	0.1	0.1	0.1	0.4	0.2	0.3	0.2	0.2	0.2
Destylatu do cie- płoty 100°	0.6	0.9	0.5	1.2	2.5—0.6979	1.5	1.8	2.3—0.7108	0.5	4.6—0.6914
od 100—150°	22.3—0.7684	22.3—0.7694	21.6—0.7354	20.9—0.7464	17.2—0.7407	9.7—0.7339	10.1—0.7354	19.1—0.7526	7.9—0.7461	16.6—0.7339
„ 150—200°	21.3—0.7939	20.5—0.7946	15.8—0.7691	14.6—0.7858	13.1—0.7833	10.7—0.7757	9.4—0.7756	10.8—0.7867	9.6—0.7789	11.1—0.7774
„ 200—250°	18.8—0.8168	19.0—0.8160	11.9—0.8107	11.9—0.8236	9.8—0.8279	9.7—0.8054	9.2—0.8086	8.5—0.8192	8.8—0.8172	8.6—0.8170
„ 250—300°	14.8—0.8120	14.9—0.8415	12.1—0.8249	12.5—0.8604	10.3—0.8629	11.9—0.8304	12.2—0.8329	11.3—0.8446	12.2—0.8451	10.6—0.8519
Pozostałości nad 300	22.1	22.3	37.0	38.8	46.7	56.3	57.0	47.8	60.8	48.3

Rezultaty, utrzymane przy dystylacji prowadzonej aż do koksu, podaje następująca tablica, w której uwzględniono także obecność parafiny w badanych olejach ziemnych.

Tablica II.

Olej skalny z miejscowości	Wójtowa ¹⁾		Głębokie		Rudawka		Harkłowa		Libusza ¹⁾		Pasieczna N.2. N.3.	
	%	c. g.	%	c. g.	%	c. g.	%	c. g.	%	c. g.	%	c. g.
Wydat	0-2		0-1		0-5		0-1		0-1		20-7	6-2
Gazów do ciepłoty 300°	1-4	0-725	2-0	0-708	7-6	0-691	4-6	0-725 ²⁾	2-5		37-3	36-7
Destylatu do 100°	12-2	0-767	16-9	0-743	19-0	0-743	14-6	0-763 ³⁾	12-6	0-743	22-5	26-7
" 150—200°	16-3	0-795	14-4	0-780	14-2	0-785	9-7	0-786	10-6	0-786	22-5	26-7
" 200—250°	16-0	0-822	11-9	0-826	9-3	0-832	9-8	0-828	9-2	0-818	7-8	13-4
" 250—300°	19-3	0-847	12-2	0-863	10-8	0-867	12-3	0-870	14-4	0-842	4-7	7-8
" 300—350°	11-4	0-863	10-0	0-875	11-3	0-884	12-6	0-885	11-9	0-855		
" 350—400°	14-6	0-865	21-3	0-882	19-0	0-890	32-5	0-881	22-3	0-850		
Nad 400°	5-7	p. 30°	5-1	0-896	3-5	p. 30°	5-1	0-876	8-6	p. 30°	5-1	3-2
Żywnicy	0-2		0-3		0-3		1-3		0-5		0-1	0-1
Koksu	1-7		3-6		3-1		8-0		5-0		0-4	0-5
Gazów w cieplocie nad 300°	1-0		2-2		1-4		4-0		2-3		1-4	0-4

Z zestawień powyższych wynika:

1) Że ilość gazów w stanie wolnym w surowym oleju ziemnym jest bardzo małą, i

2) że w porównaniu z tą ilością gazów wolnych ilość gazów, powstających przy dystylacji po nad 300°C, jest bardzo znaczną i wynosi 1—4%.

Celem przekonania się o naturze i ilości gazów, powstających przy dystylacji, połączył p. K. górne ujście chłodnicy z gazometrem a dolne z odbieralnikiem. — Nie skroplone gazy uchodziły przeto górnem ujściem do zbiornika. Otrzymany w zbiorniku gaz był bezbarwny, woni przypominającej ciężkie produkta dystylacji oleju ziemnego. Zapalony płonął jasnym silnym płonieniem. Gaz ten, badany po kilku dniach, nie zmienił swych własności i zachowywał się w ogóle, jak zwykły gaz świetlny, otrzymany z odpadków naftowych.

¹⁾ Olej skalny paraffinowy; inne cztery nie wydzielają parafiny.

²⁾ w granicach od 100—140°, 9-5%, 0-763 c. g.

" " 140—200°, 19-0%, 0-792 c. g.

³⁾ w granicach od 100—140°, 3-7%, 0-748 c. g.

" " 140—200°, 10-6%, 0-7835 c. g.

Dowodzi to, że nie tylko przy koksovaniu, lecz już w znacznie niższej cieplecie tworzą się przy dystylacji suchej ciała gazowe.

Gazy te mogą powstać jedynie kosztem cięższych węglowodorów czyli że cięższe węglowodory rozkładają się w wyższej cieplecie.

Powstałe przez rozkład gazy rozpuszczają się częściowo w destylatach nad 300° przechodzących i przez to nadają im nieprzyjemnej woni, cechując cięższe produkta dystylacji oleju ziemnego i wpływają na zmniejszenie się ciężaru gatunkowego.

Tém się tłumaczą nieregularności w ciężarach gatunkowych cięższych dystylatów oleju ziemnych, okoliczność że te dystylaty zamiast wolnego zwiększenia ciężaru gatunkowego często wskazują nawet понижение c. g.⁴⁾

Jeżeli się przeto zmieni sposób dystylowania o tyle, żeby cięższe węglowodory przy tem postępowaniu nie doznawały rozkładu, natenczas uniknie się:

- 1) Straty co do ilości przez powstające gazy,
- 2) podwyższenia stopnia ciężaru gatunkowego,
- 3) nieprzyjemnej woni cięższych dystylatów.

Dla osiągnięcia tych celów przeprowadził p. K. szereg prób za pomocą dystylacji przy zmniejszonym ciśnieniu i dystylacji z przegrzanemi parami wodnemi.

Rezultaty, które p. K. otrzymał, przeprowadzając dystylację przy zmniejszonym ciśnieniu, podaje następująca tablica.

Tablica III.

Olej skalny z Wójtowy.

Granice ciepłoty	Ciśnienie w cm	%	c. g.	Własności
Do ciepłoty 300° przy zwyczajnem ciśnieniu oddestylowano		65-4		
Do ciepłoty 300°	15 do 14	12-6	0-8705	Barwy jasno-żółtej ze słabą fluorescencją niebieską, woni słabej
Od 300 do 350°	" " "	8-7	0-880 p. 30°	Stały, barwy żółtej ze słabą fluorescencją zieloną, woni żółtej
Nad 350°	19 " 14	3-1	0-887 p. 30°	Stały, ciemno-żółtej barwy, prawie bez fluorescencji, woni słabej
Gazów z różnicy		0-1		
Pozostałości		10-1		

⁴⁾ Okoliczność ta dała sposobność p. B. H. do skonstruowania swego Multiplikatora (przyp. red.)

Olej skalny z Głębokiego.

Granice ciepłoty	Ciśnienie w cm	%	c. g.	Własności
Do ciepłoty 300° przy zwyczajnem ciśnieniu oddestylowano:		57.5		
Do ciepłoty 300°	14	8.5	0.885	Barwy jasno-żółtej
Od 300 do 325°	14	6.8	0.904	Barwy ciemno-żółtej
Do 340°	14 do 4	13.9	0.910	Barwy pomarańczowej z zieloną fluorescencyą
Do 350°	4	5.6	0.901 p. 30°	Barwy ciemno-czerwonej
Gazów z różnicy		0.7		Destylaty miały woni rozkładowych produktów
Pozostałości		7.0		

Olej skalny z Rudawki.

Granice ciepłoty	Ciśnienie w cm	%	c. g.	Własności
Do ciepłoty 300° przy zwyczajnem ciśnieniu oddestylowano		61.4		
Do ciepłoty 300°	14	8.1	0.895	Barwy jasno-żółtej, woni rozkładowych produktów
Od 300 do 350°	14	16.5	0.913	Barwy ciemno-żółtej z zieloną fluorescencyą
Do 360°	24	5.9	0.900 p. 30°	Woni nieprzyjemnej
Gazów z różnicy		0.5		
Pozostałości		7.6		

Olej skalny z Libuszy.

Granice ciepłoty	Ciśnienie w cm	%	c. g.	Własności
Do ciepłoty 300° przy zwyczajnem ciśnieniu zebrano:		49.4		
Do ciepłoty 300°	20 do 19	10.0	0.850 p. 30°	Destylat do 290° ciekły, później stały barwy jasno-żółtej, woni słabej wydziela parafinę przy 12°
Od 300 do 330°	19	17.5	0.875 p. 30°	Barwy jasno-żółtej z zieloną fluorescencyą, stały
Gazów z różnicy		0.1		
Pozostałości		23.0		

Destylacja była prowadzoną za pomocą przyrządu Thörnera (Fresenius, Zeitschrift für anal. Chemie

1878) po odpędzeniu zwykłym sposobem produktów przechodzących w temp. 300°C. Ciśnienie w cm oznaczano manometrem rtęciowym.

Różnice, jakie zachodzą między produktami destylacji zwykłej i przy zmniejszonym ciśnieniu podaje następujące zestawienie.

Tablica IV.

Libusza	zmniejszonym	0.850 p. 30° 27.5 0.875 p. 30°	
	zwyczajnem	11.9 0.855	0.850 p. 30° 23.1 0.875 p. 30°
Rudawka	zmniejszonym	0.895 24.6 0.913	14.0 0.900 p. 30° 38.7
	zwyczajnem	11.3 0.884	0.890 27.3 0.908 p. 30°
Głębokie	zmniejszonym	0.885 34.8 0.904	0.910 0.901 p. 30° 7.7
	zwyczajnem	10.0 0.878	0.882 0.896
Wójtowa	zmniejszonym	0.8705 21.3 0.880 p. 30°	13.8 0.887 p. 30° 32.5
	zwyczajnem	11.4 0.863	0.865 p. 30° 23.2 0.880 p. 30°
Olej skalny z miejscowości	Wydał produktów przez destylację przy ciśnieniu	przechodzących w ciepł. do 350°	W ciepłocie nad 350° i pozostałości

°) Do ciepłoty 300° oddestylowano przy zwykłym ciśnieniu.

Z zestawienia tego, uskutecznionego dla mniej więcej jednakich granic ciepłoty, okazuje się, że produktu dystylacji przy zmniejszonym ciśnieniu różni się od produktów dystylacji suchej zwyczajnej a to co do ilości, ciężaru gat., barwy i woni.

Ilość dystylatu, przechodzącego w pewnych granicach ciepłoty, zawiśłą jest od ciśnienia, bo im mniejsze ciśnienie tem niższy punkt wrzenia, tem większa ilość dystylatu. W ścisłym związku z powiększeniem ilości pozostaje i obniżenie ciężaru gatunkowego.

Przez porównanie ciężarów gatunkowych bez względu na granice ciepłoty, widocznem jest, że c. g. produktów przy zmniejszonym ciśnieniu jest znacznie niższy niż przy zwykłej dystylacji, co dowodzi, że węglowodory cięższe podczas dystylacji przy zmniejszonym ciśnieniu nie doznają tak silnego rozkładu, jak przy zwykłej dystylacji. Produkta dystylacji przy zmniejszonym ciśnieniu są słabiej zabarwione i nie posiadają tak nieprzyjemnej woni. Z przed-

stawienia powyższego wyniku, że węglowodory oleju ziemnego przy zastosowaniu dystylacji przy zmniejszonym ciśnieniu, nie doznają tak silnego rozkładu jak przy dystylacji zwyczajnej.

Próby dystylacji przegrzaną parą wodną wykonywał p. K. w kociołku miedzianym objętości 2 litrów, do którego wprowadza przegrzaną parę rurką przewodnią. Na kociołku była umieszczona szyjka kolbki frakcyjnej zaopatrzona termometrem, przez którą uchodziły pary dystylatów. Kociołek napełnił p. K. 1kg oleju ziemnego i odpędzał zwyczajnym sposobem produktu wrzące do 150°C. Po oddystylowaniu tych produktów wprowadzał p. K. parę wodną odpowiednio przegrzaną. Bieg dystylacji regulował p. K. wprowadzaniem coraz większych i mocniej ogrzanych ilości pary, wreszcie przez powiększanie ognia pod kociołkiem destylacyjnym.

Rezultaty dystylacji parą wodną podaje następująca tablica.

Tablica V.

Olej skalny z miejscowości	Wójtowa		Głębokio		Rudawka		Harkłowa		Pasieczna Nr. 2.		Pasieczna Nr. 5.	
Wydał produktów	%	c. g.	%	c. g.	%	c. g.	%	c. g.	%	c. g.	%	c. g.
Do ciepłoty 150° bez użycia pary wodnej	13·6		18·9		26·6		4·6		58·0		42·9	
Po wprowadzeniu pary wodnej do 200°	35·1	0·812	25·9	0·8105	22·9	0·8035	23·4	0·817	36·3	0·8075	52·5	0·789
od 200 do 250°	21·6	0·853	12·3	0·877	14·2	0·874			4·4 ⁶⁾	0·913	11·5	0·862 p. 30°
od 250 do 300°	25·9	0·8855 p. 30°	17·8	0·915 lub 0·906 p. 30°	19·1	0·918	30·0	0·911				
od 300 do około 340°					12·0	0·926 p. 30°	20·0	0·942 lub 0·935 p. 30°				
Pozostałości i straty	3·8		25·1		5·2		22·0		1·3		3·1	
Co do barwy di- stylat do 200°	Bezbarwny		Zo stałym odcieniem żółtym prawie bezbarwn.		Bezbarwny		Jasno-żółty		Bezbarwny		Bezbarwny	
od 200 do 250°	Jasno-żółty, wydzie- ła przy — 15° pa- rafinę		Cisawo-żółty		Żółty		Cisawo-żółty		(Cisawy, w świetle odbitém zielony		(Staly, barwy jak przy Nr. 2.	
od 250 do 300°	Cisawo-żółty w zwy- czajnej ciepłocie stały		Ciemno-cisawy z zie- loną fluorescencyą		Cisawo-żółty							
Nad 300°					Ciemno-cisawy w świetle odbitém zielony		Ciemno-cisawy w świetle odbitém zielony					
Ogółem zebrano produ- któw do ciepłoty 300° przy dystylacji parą wodną	82·6		56·0		56·2		53·4		40·7 ⁶⁾		54·0	
W tych samych granicach przy di- stylacji suchej	51·6		38·5		34·3		31·8		35·0		0·7995 ⁷⁾	
Różnica	31·0		17·5		21·9		21·6		5·7		6·1	

⁶⁾ Do 315° — ⁷⁾ Od 140 do 300°)

Zestawienie wszystkich rezultatów podaje:

Tablica VI.

Olej skalny z miejscowości	W ó j t o w a						G ł ę b o k i e						R u d a w k a					
Wydał podczas desty- lacji	przy zwy- czajnem ciśnieniu	Przy zmniej- szonem ciśnieniu	Z parą wodną	przy zwy- czajnem ciśnieniu	Przy zmniej- szonem ci- śnieniu	Z parą wodną	przy zwy- czajnem ciśnieniu	Przy zmniej- szonem ci- śnieniu	Z parą wodną	przy zwy- czajnem ciśnieniu	Przy zmniej- szonem ciśnieniu	Z parą wodną	przy zwy- czajnem ciśnieniu	Przy zmniej- szonem ciśnieniu	Z parą wodną	przy zwy- czajnem ciśnieniu	Przy zmniej- szonem ciśnieniu	Z parą wodną
Do 150°	13.6					18.9							26.6					
Od 150—200°	16.3 0.795			35.1 0.812	14.4 0.786				25.90.8105	14.2 0.785					22.90.8035			
Od 200—250°	16.0 0.822			21.6 0.853	11.9 0.826				12.30.877	9.3 0.832					14.20.874			
Od 250—300°	19.3 0.847			25.90.8855p.30	12.20.8635				17.80.915	10.8 0.8675					19.10.918			
Razem od 150—300°	51.6 0.8225			82.6	38.50.8215				56.0	34.3 0.823					56.2			
Od 300—350°	11.4 0.863	21.3 0.8705 0.880p.30°			10.0 0.878					11.3 0.884	24.6 0.895 0.913							
Pozostałości				3.8			34.8		0.885 0.904 0.910 0.901p.30°	25.1					17.2			
Nad 350° i pozo- stałości	23.2 0.865p.30° 0.860 „30°	13.30.887p.30°			32.5 0.882 0.896	7.7				27.3 0.890 0.908p.30°	14.00.900p.30°							
Co do barwy pro- duktu do 200°	Bezbarwne			Bezbarwny	Bezbar- wne													Bezwar- wny
Od 200—250°				Jasnożółty														Żółty
Od 250—300°				Cisawo-żółty														Cisawo- żółty
Od 300—350°																		Ciemno- cisawy
	Jasno-żółtej barwy	Jasno-żółty			Żółty		Jasno-żółty, ciemno- żółty, pomarańczowo żółty, cisawo-czer- wonny				Żółty	Jasno-żółty, cie- mno-żółty, z ziel. fluorescencją						

Z zestawienia tablicy 6 wynika:

1) Że produkta otrzymane różnymi metodami dystalacji z tego samego produktu i w tych samych granicach ciepłoty różnią się tak co do ilości jak i ciężaru gatunkowego, tudzież barwy i woni.

2) Że co do ilości daje dystalacja parą wodną w tych samych granicach ciepłoty największą ilość dystalatów.

3) Że co do ciężaru gatunkowego daje zwy-
czajna dystalacja sucha najlepsze dystalaty.

4) Że produkta otrzymane przy dystalacji parą wodną, bez względu na granice ciepłoty, mają naj-
niższy ciężar gatunkowy.

5) Że barwa i woń produktów otrzymanych za
pomocą pary wodnej jest jaśniejszą i słabszą od bar-
wry i woni produktów otrzymanych innemi me-
todami.

Rezultaty te dowodzą, że węglowodory oleju
ziemnego ulatują łatwiej w obec pary wodnej, na-
stępnie że ciężar gatunkowy tych produktów jest
znacznie niższy, niż otrzymany przy dystalacji su-
chej i dystalacji przy zmniejszonem ciśnieniu, wre-
szcie, że słabsza woń i jaśniejsza barwa dystalatów
wskazuje, że przy dystalacji przegrzaną parą wo-
dną węglowodory te prawie nie doznają rozkładu

W dalszym ciągu swej pracy, rozbiera p. K. na
zasadzie przeprowadzonych badań dodatne i ujemne
strony każdej metody i dochodzi do rezultatu że do
wyrobu lżejszych produktów i do przerobu lżejszych
oleji ziemnych należy używać suchej dystalacji,
a do wyrobu cięższych oleji i przerobu bardzo cięż-
kich oleji ziemnych dystalacji przegrzanemi parami
wodnemi

Jako najracjonalniejszą metodę uważa p. K.

dystylację skombinowaną, t. j. używanie do wyrobu oleji świetlnych dystylacji suchej a do przerobu pozostałości po odpędzeniu oleji świetlnych, celem wyrobu oleji smarowych, destylacji przegrzaniem parami wodnymi.

Jakkolwiek rezultat, do którego p. K. doszedł, nie jest nowym i bywa w Rosyi i Ameryce używanym, to w każdym razie sama praca, podane nader sumienne i dokładne analizy, bardzo trafne zestawienie rezultatów, uwzględnienie wszystkich technicznie ważnych momentów, stawiają pracę p. K. w pierwszym rzędzie, tak że tę pracę jako najcenniejszą ze wszystkich chemiczno technicznych badań, jakie w ostatnich latach w kraju publikowano, uważać musimy.

Schönborn.

Wiadomości bieżące.

Sprawy kolejowe. C. k. Generalna Dyrekcja kolei państwowych przyznała następującą refakcję dla transportów nafty do Preszburga w ilości 10.000 kg za jednym listem frachtowym i w jednym wagonie:

ze Suczawy	100 kg	189.6	ct. w. a.	
Kołomyi	"	164.4	"	
Drohobycza	"	136.6	"	
Zagorzan	"	110.7	"	z kartowaniem.

Refakcja ta ważną jest do końca grudnia br.

Krajowe towarzystwo naftowe otrzymało na wystawie w Antwerpii złoty medal.

Kołomyja. Dnia 23 sierpnia br. odbyło się doroczne Walne zgromadzenie członków kraj. tow. naftowego, Oddział kołomyjski. Przewodniczący p. Stanisław Szczepanowski przywitawszy pp. A. Gorayskiego i S. Znanirowskiego, którzy wraz z sekretarzem kraj. Tow. naftowego przybyli do Kołomyi celem wzięcia czynnego udziału w obradach zgromadzenia, przedłożył cały szereg czynności i petycji, które bądźto wydział centralny, bądź też wydział kołomyjski do władz odnośnych wystosowali. Najważniejsze i przenysł naftowy galicyjski najbardziej obchodzące momenta były uzyskanie zniżonej taryfy kolejowej i uchylenie przepisu ministryalnego nakazującego przyklepanie bolet na baryłkach, w których nafta bywa wywożoną z destylarni. W bliższem określeniu powyższych kwestyj podniósł p. przewodniczący, iż w obec wszelkiego prawdopodobieństwa, że nafta rosyjska otrzyma od kolei austriackich znaczne ponowne redukcje kosztów transportu, wypadnie nam rozwinąć na nowo akcję celem uzyskania przynajmniej tych refakcyj, jakie będzie miała nafta rosyjska. Co do przyklepania bolet na baryłkach, które zdradzało proveniencję nafty galicyjskiej, sprzedawanej jako amerykańska, wyraża przewodniczący nadzieję, iż w obec coraz to lepszej jakości nafty galicyjskiej, dorównywującej nafiście amerykańskiej i po zaprowadzeniu marki towarzystwa naftowego, nafta galicyjska wystąpi pod swoją własną nazwą a nie jak dotąd pod firmą amerykańską.

Jak długo do Austrii przeważnie nafta amerykańska wchodziła, tak długo były baryłki, kursujące w handlu, w dobrym stanie i wymagały częściowego tylko naprawiania. Obecnie wskutek dowozu nafty rosyjskiej i takowej z węgierskich destylarni baryłki, których obrót jest mniejszy a natomiast użycie częstsze, ulegają szybszemu zepsuciu i pociągają za sobą znaczne koszty naprawy. Nigdy nie było tyle na czasie używanie cystern do transportu nafty ile obecnie. Towarzystwo kołomyjskie odniosło się do Ministerstwa handlu z prośbą, aby park wagonowy kolei państwowych powiększono o 50 cystern, która to ilość wystarczylaby do zmiany systemu transportowego. Gdy jednak dyrekcja kolei państwowych przyznała tylko 3 cysterny dla przewozu nafty galicyjskiej, które tylko w wyjątkowych razach użyć będzie można, przeto wypadnie postarać się o wypożyczenie większej i transport bezkarni zastępującej ilości cystern.

Wreszcie radzi p. przewodniczący, ażeby celem uzyskania niższego stopnia punktu zapalności nafty handlowej tj. odpowiadającego niemieckiemu Abel test, wysłać do Wiednia osobną delegację, gdyż wszelkie petycje dotychczas nie odniosły żadnego skutku.

Odnosnie do powyższego sprawozdania p. A. Gorayski dodaje następujące uwagi. Gdyby faktycznie okazało się, że nafta rosyjska uzyskała dalej idące refakcje, natenczas należy powołać się na tę konferencję kolejową, na której postanowiono, iż wszelkie dalsze zniżenia taryf mają przysługiwać tak nafiście zagranicznej jakoteż i krajowej. Ażeby uzyskać większą ilość wagonów cysternowych, wypadłoby poczynić kroki celem zawiązania odpowiedniego towarzystwa, któreby wypożyczało swoje własne wagony cysternowe. Co się tyczy wreszcie zapalności nafty, to już Sejm krajowy odnosił się do Rządu, domagając się przedłożenia nowej w tym kierunku ustawy.

Po krótkiej dyskusji nad powyższemi kwestyami i po przedłożeniu przez p. Wiśniowskiego toku wyborów do Izby handlowej i przemysłowej we Lwowie, która nie posiada żadnego reprezentanta przemysłu naftowego, przedłożył sekretarz oddziału kołomyjskiego p. Wiśniowski sprawozdanie kassowe za rok ubiegły. Zgromadzenie udzieliwszy wydziałowi absolutoryum kassowe wydelegowało po wyczerpującej dyskusji co do sposobu ściągnięcia dobrowolnych datków pośrednich komisję, w skład której weszli pp. Fedorowicz, Lewicki, Postruski i Schreier, której zadaniem będzie w drodze porozumienia oznaczyć wysokość przypadającej na pojedynczego przedsiębiorcę kwoty pieniężnej.

Na ściślejszem wieczornem posiedzeniu, w którym udział wzięli pp. Fedorowicz, Gorayski, Szczepanowski, Schreier, Wiśniowski i Znanirowski omawiano kwestye cłowe, które mają być w bieżącym i następnym roku załatwione, następnie zniżenie podatku konsumcyjnego, podwyższenie cła od ropy rumuńskiej i oleju smarowego, ugodę cłową z Niemcami, uregulowanie waluty wreszcie sprawę „Górnika“.

Pan St. Szczepanowski podjął się przedłożyć kilka ważniejszych spraw osobiście JE. Ministrowi finansów. Na dniu 13 września zwołaną zostanie do Lwowa ankietka, na której p. Szczepanowski zda sprawę z wyniku audyencji u p. Ministra, poczem wejdą na porządek dzienny powyższe na niniejszem posiedzeniu tylko ogólnikowo omawiane kwestye.

Celem łatwiejszego komunikowania się z przedsiębiorcami naftowymi, które okazuje się obecnie dla skute-

cznej działalności biura towarzystwa naftowego i redakcji „Górnika” niezbędnem, uchwalonem zostało wniesienie podania do Ministra handlu o udzielenie dla sekretarza towarzystwa wolnej i stałej karty jazdy na kolejach państwowych lub ewentualnie zakupienie tejże karty, gdyby Ministerstwo handlu do petycyi się nie przychyliło.

F. Rasiński. Statystyka handlu olejami mineralnymi w Rosyi. (Dok.)

Wywóz rosyjskich produktów naftowych odbywał się przez następujące komory europejskie:

a) Komory lądowe w Warszawie, Wierzbolowie, Grajewie, Mławie, Aleksandrowie, Sosnowicach, Radziwillowie, Wołoczyskach i innych pomniejszych.

b) Porty morskie w Europie: w Petersburgu, Kronszadzie, Rewlu, Rydze, Libawie i Odessie.

Tenże wynosił w metr. cetnarach:

	Ropa		Nafta		Olej smarowy		Maż	
	1883	1884	1883	1884	1883	1884	1883	1884
morskie porty w Europie	7022	—	32007	39519	236948	187958	7185	2613
komory lądowe	24822	327	29067	156605	327	3103	—	—
Razem	31844	327	61074	196124	237275	191061	7185	2613

Oprócz powyższej ilości wywieziono w r. 1884 za granicę z portów kaukaskich następującą ilość w metr. cetnarach:

	ropa	maż	nafta	ol. smar.	tluszcz
Batum	817	57482	449565	30210.5	73485
Poti	2286	653	40988	15677	—
Noworossyjsk	—	10941	—	—	—
Razem	3103	69076	490553	45887.5	73485

Razem przeto w r. 1884 wywieziono za granicę

	ropa	nafta	smar.	maż	tluszcz
przez porty europejskie	—	39519	187958	2713	—
przez porty kaukaskie	3103	490553	45887.5	69076	73485
przez komory lądowe	327	156605	3103	—	—
Razem	3430	686677	236948.5	71689	73485
Według powyżej obliczonej ceny deklarowanej wartości tych produktów można przyjąć na Rs.	21000	7,650.000	3,625.000	440000	450000

Ogółem w r. 1884 wywieziono za granicę towarów naftowych 1,072229mtctr wartości 12.150.000 Rs., co stanowi dziesiątą część ogólnej produkcji ropy, piątą część ogólnej ilości wyprodukowanych olejów świetlnych i smarowych i co w dwójnasób przewyższa ogólną ilość ropy, wydobytą w Galicyi, pięciokrotnie zaś ogólną ilość wyprodukowanych w Galicyi olejów świetlnych i smarowych.

) Licząc połowę wywozu na oczyszczone, połowę na nieoczyszczone oleje smarowe.

W miesiącach styczniu i lutym b. r. wywóz za granicę z portu czarnomorskiego Batum na Kaukazie wynosił:

oleje świetlne	120679mtctr
oleje smarowe	9145 „
maż	6369 „

Z tego portu Kobotażem do Rosyi Europejskiej

oleje świetlne	46867mtctr
tluszcz	2449.5 „

Przywóz olejów naftowych, w połowie wprost z portów amerykańskich, w połowie zaś z Niemiec (do Królestwa Polskiego głównie przez komory w Petersburgu, Rydze, Granicy i Aleksandrowie) w styczniu i lutym wynosił:

w r. 7884	4736mtctr
w r. 1885	2613 „

Dla wywozu zagranicznego z Batum „Bak. Izwestija” od korespondenta swego z tegoż portu przytacza następujące daty (r. 1884):

do Konstantynopola	38661mtctr	do Bremy	6532 „
„ Smyrny	38457 „	„ Dardanelów	6369 „
„ Liworno	19923 „	„ Liverpola	5879 „
„ Londynu	19757 „	„ Galacu	5879 „
„ Aleksandryi	16983 „	„ Marsylii	5879 „
„ Wenecyi	10288 „	„ Warny	3919 „
„ mniejsz. portu Ad-	„	„ Ineboli	3227 „
„ ryat. morza	7318.5 „	„ Trapezundu	2694.5 „
„ Tryestu	6859 „	„ Genuy	2449.5 „
„ Samsumu	6744 „	„ Kerasundu	1061.5 „
„ Saloniki	6532 „	„ podanych tutaj	215.436mtctr

co stanowi dopiero połowę cyfry podanej dla portu batumskiego przez urzędowe wykazy celne (449565mtctr) oleji świetlnych.

Wywóz ten odbywał się w baryłkach 81945mtctr i w blaszankach 133710 „

Razem 215654mtctr

Ogólny wywóz z Batum korespondent ocenia (1884)

	za granicę	do Rosyi	razem
ropa	882mtctr	—	882mtctr
nafta	449598 „	249604mtctr	699202 „
ol. smar. oczysz.	12721 „	18257 „	48451 „
„ „ nieocz.	17473 „	—	—
maż ponafkowa	57547 „	16526 „	74073 „
żir (?) ol. smar.	72015 „	—	72015 „
Razem	610236mtctr	284387mtctr	894623mtctr

daty te widocznie pochodzą ze źródła urzędowego wyżej pomieszczonego i służą za dowód, że i innym jego cyfrom można wierzyć.

W powyższej ilości wywozu znaczna część przypada na firmę Pałaszowskiego „Batumskoje Nieftiepromyszlennoje i Torgoweje Obszczestwo”, mianowicie:

za granicę	oleje świetlne	215.664mtctr	—48%
	oleje smarowe	27.930 „	—38%
	maż ponafkowa	45.397 „	—79%
do Rosyi		9.635 „	—3%
z ogólnego		282.246 „	—31%

Przesilenie w kopalniach wosku ziemnego w Borysławiu. Obniżenie cen wosku ziemnego, które trwa od

przeszło pół roku, doszło w ostatnich czasach do niebywałych dotąd granic i wywołało nader groźną sytuację, którą nie wszystkie przedsiębiorstwa, produkujące wosk ziemny wytrzymać zdołają. W porównaniu do cen w r. z. i w tych miesiącach obniżyły się one o blisko 4 złr. na 100^{kg}. Już w marcu b. r. były większe przedsiębiorstwa zmuszone gromadzić zapasy wosku ziemnego, które doszły obecnie do potężnej ilości, gdyż w samym Boryslawiu wynoszą one przeszło 150 wagonów, wartości około 1 miliona złr. Mniejsi przedsiębiorcy natomiast zbywali swój produkt dla braku zapasowej gotówki i w celu otrzymania zaliczki na dalsze roboty po cenach, jakie im spekulanci i handlarze grossiści ofiarowywali.

Główna przyczyna, dla której stagnacja w tym przemyśle tak długo trwa i dla której tak olbrzymie bezprocentowe zapasy się nagromadziły, leży w braku zupełnego popytu. Mimo znacznej ilości fabryk, przerabiających wosk ziemny, fabryki te straciły w najnowszym czasie wielu odbiorców, a to z następujących powodów.

Jak wiadomo produkują fabryki czerzyny i świece parafinowych bardzo wielkie ilości czerzyny, naśladującej wosk pszczelny, z której wyrabiane bywają świece dla celów rytualnych. Takowe miały znaczny popyt i stosunkowo wysoką cenę we wschodniej Galicyi i Rosyi. Skoro jednak właściciel, będący głównym ich konsumentem, poznał się na tem naśladownictwie, zaprzestał on w znacznej części kupować wyroby z boryslawskiego wosku ziemnego, tak z powodu wysokich cen, jakoteż z powodów religijnych, albowiem według rytuału kościoła wschodniego świece, używane w cerkwi, muszą być wyrabiane z prawdziwego wosku pszczelego.

W znacznej mierze przyczynił się również i przemysł naftowy do zmniejszenia się konsumcyi świec parafinowych. Z powodu walki konkurencyjnej nafty amerykańskiej i rosyjskiej i warunków cłowo-handlowych produkt świetny znacznie się polepszył, a cena jego się obniżyła. Konsumcyja przeto świec parafinowych i czerzynowych uległa znacznej redukcji, tem więcej ile że świece wyrabiane z wosku ziemnego podczas palenia się kopać a po zgaśnięciu dają nieprzyjemny i zdrowiu szkodliwy odor.

Wreszcie wypada tu nadmienić, iż ze wzrostem produkcji ropy w Galicyi zwiększyła się produkcja łusek parafinowych, które mają chętny pokup i rywalizują nawet z pierwszymi gatunkami wosku ziemnego.

(Gazeta Naddniestrzańska, nr. 16, 1884.)

Produkcya wosku ziemnego w Boryslawiu wynosiła w marcu br. 90, w kwietniu 76 wagonów. W sierpniu wydobywano tygodniowo 23 wagonów. Z tej ilości przypada na drobnych przedsiębiorców 13 — 14 na francuskie Towarzystwo 15 — 2, na bank kredytowy 4 a na spółkę Gartenberg, Libermann i Wagmann 4 — 45 wagonów.

Patent. Reskryptem z dnia 2 lipca 1885, l. 1469 udzieliło wys. c. k. Ministerstwo handlu w porozumieniu z król. weg. ministerstwem dla rolnictwa, przemysłu i handlu Leonowi Bratkowskiemu ze Lwowa wyłączny przywilej na ulepszony system palników u lamp z prawem pierwszeństwa od dnia 15 kwietnia 1885 r. w krajach w Radzie państwa reprezentowanych. Szczegółowy opis przywileju znajduje się w przechowaniu w archiwum przywilejowem do wolnego przeglądu.

Die russische Petroleumindustrie.

Praktische Beobachtungen geschildert von J. Eaton¹⁾.

Toganrog, 16 Mai. Vielleicht wird es für unsere Leser vom grossen Interesse sein die russische Petroleumindustrie, speciell aber seine gegenwärtige sowie zukünftige Lage in Bezug auf den amerikanischen Petroleummarkt kennen zu lernen. Indem ich selbst für diesen Gegenstand besonderes Interesse habe, hatte ich mir viele Mühe genommen, um möglichst genaue Daten zu sammeln, und bin der Meinung, dass in meiner nächstfolgenden Skizze diese Industrie in ihrem gegenwärtigen Lichte ziemlich genau geschildert wird.

Das Rohoel wird in Krimm und in der Nähe der Ortschaft Ilsko am Schwarzen Meere, sowie in vielen Örtlichkeiten des Kaukasischen Gebirges gewonnen; indessen übersteigt die tägliche Produktion der genannten Fundorte kaum einige hundert Barrels. Die meisten Unternehmungen, so zu sagen „das unruhige Element“, sind in der Umgebung von Baku am Kaspischen Meere concentrirt; ich habe die Absicht speciell über dieselbe zu berichten.

Es existiren dahier circa 500 Brunnen, von denen nahe 400 productiv sind; mit Ausnahme der 15 Oelbrunnen, welche zwei Meilen (3-2km) von Baku entfernt am Meere liegen, sind alle anderen auf der von Baku 8 Meilen (12-8km) entfernten Ebene „Balachanska“ genannt concentrirt. Besteigt man den grössten von den hiesigen Hügeln (ein unthätiger Schlamme-Vulkan), so hat man die Uebersicht aller in dieser Ebene gelegenen Oelbrunnen. Dieselben liegen knapp nebeneinander und nehmen einen Raum von kaum 500 Ackern (200ha). Ich war im Stande die ganze Grube in 3—4 Stunden zu begehnen. Die gegenwärtige tägliche Produktion beträgt 30—35000 Barrels, und könnte ganz positiv bis 50,000 B. gehoben werden, wenn man die Brunnen beständig pumpen würde. Ausser diesen Oelbrunnen, befinden sich hier die bekannten Springbrunnen (flowing wells) deren Produktion durch passende Verschlüsse geregelt wird, und welche nur dann geöffnet werden, wann man das Rohoel benöthigt. Die Frage, wie viel die ganze Grube an Rohoel produziren möchte, wenn man das ganze aufgeschlossene Quantum zu gewinnen trachten würde, ist leicht zu lösen.

Ueber dem regulirbaren Verschlusse ist ein grosser eiserner Kopf festgesetzt, und vorne ein hölzernes Leitrohr, 2 Quadrat im Querschnitte. Kir und das Rohoel fliessen durch dieselben in die Gräben und sammeln sich in grössere Teiche. Obwohl Reservoirien vorhanden sind, trifft man fast jeden Schritt auf Rohoel-Teiche- und Ansammlungen; einige von diesen nehmen eine Fläche von einigen hundert Quadrat Fuss (1 engl. Quadrat-Fuss entspricht 0.093qm) ein, und ihre Tiefe beträgt 10—15 Fuss (3—4.5m). Grosse Mengen des Rohoels gehen verloren durch das Verdünsten oder das Einsaugen in den Boden.

Die Rohoel-Springbrunnen werfen bedeutende Mengen des Sandes heraus; dies beweisen ganze Sandberge, welche neben denselben angehäuft liegen; fast jedes Bohrloch wird von einem Sandhaufen umringt. Der eine von denselben, welchen ich gemessen habe, dehnte sich auf 600 Fuss; seine Höhe betrug 10, die Breite 15, und der

¹⁾ Aus dem russischen (Bak. Izv.) übersetzt von Dr. Olszewski.

Gipfel circa 6 Fuss; ausserdem befand sich der Sand in dem Brunnen selbst, so dass aus demselben das gleiche Quantum des Sandes herausgeworfen werden könnte. Und dies alles bloss aus einem Oelbrunnen. Nach der Menge des Sandes könnte man einige der Springbrunnen „Sand-Oel-Springbrunnen“ nennen.

Bezüglich der Produktion einzelner Oelbrunnen liegen mir folgende Daten zur Verfügung. Am 3 Mai l. J. habe ich gesehen das Bohrloch Nr. 18 der Gebrüder Nobel, aus welchem durch ein 8 Dium (203mm) breites Rohr das Rohoel heraussprudelte. Dasselbe ergoss sich in Gestalt eines förmlichen Baches über die sandige Ebene. Dieses Bohrloch lieferte in einer Stunde 2450mtctr, oder 40.000 Barrel des Rohoels per Tag. (Unser Thorn Creek erweist keine solche Resultate!) Ein anderes Bohrloch, Nr. 15 gab 15000 Barrel täglich; die Breite des Sprudels betrug 560mm, die Dicke 75mm; dieser Brunnen lieferte im Laufe des Jahres 1633000mtctr des Rohoels, welche Menge einer täglichen Produktion von ca 3200 Barrels entspricht.

Das Bohrloch Nr. 9, welches der gleichen Unternehmung angehört, produzierte in den ersten 24 Stunden 81650mtctr, oder ca 60000 Barrels; seine Produktion betrug in den anfänglichen 32 Tagen 1224750mtctr, oder per Tag im Mittelwerthe 28000 Barrel. Die Höhe des hinausgeworfenen und um den Borthurm angehäuften Sandes war 3m. Nach Verlauf von 32 Tagen floss das Rohoel noch selbstthätig aus den Bohrröhren heraus.

Ein anderer Brunnen gab im Laufe einiger Tage in je 8 Stunden 14400 Barrels. Am 4 Mai entnahm die Unternehmung der Gebrüder Nobel aus dem Bohrloche Nr. 9 18300 Barrel. Diese Unternehmung besitzt 42 produktive Bohrlöcher, andere waren an dem genannten Tage theilweise verstopft theilweise unproductiv.

Der Springbrunnen Nr. 25 arbeitet so gewaltig, dass derselbe nur selten gänzlich aufgedeckt wird. Das Rohoel springt einige hundert Fuss in die Höhe, und von demselben gehen so colossale Mengen verloren, dass man schwer die Produktion dieses Brunnens bestimmen könnte; jedenfalls scheint er der oelreichste von anderen dieser Ebene zu sein.

Die Unternehmung der Gebrüder Nobel hatte im Laufe der Zeit vom Jahre 1879 bis Ende 1884 ca 4600000 Barrels des Rohoels gewonnen.

Es unterliegt keinem Zweifel, dass man dahier bei Weitem grössere ja sogar eine immense Produktion des Rohoels erreichen könnte, wenn meiner Meinung nach mehrere Bohrungen in Betrieb gesetzt würden. Und wenn diese Industrie in den bekannten Grenzen gehalten wird, ist es dem glücklichen und besonderem Umstande zuzuschreiben, welches speciell in der Schwierigkeit der Verarbeitung und des Transportes basirt.

Es stehen gegenwärtig hier ca 50 Bohrungen im Betriebe. Um die Kosten der Ausführung einer Bohrung (früher 10—12000 Dol.) zu reduzieren, hatte es sich nothwendig erwiesen die Zeit der Fertigstellung eines Bohrloches auf höchstens 6 Monate zu beschränken. In Anbetracht des gegenwärtig in Anwendung stehenden Bohrsystems mit Hülfe des Nachahmbohrers und bei der besseren Kenntniss des Oelterrains, ist es möglich geworden an Zeit und Geld zu sparen. Mit der hydraulischen Bohrung wurden sehr gute Resultate erzielt, und man zweifelt nicht, dass dieselbe immer mehr zur Anwendung ge-

langen wird. Die Erfahrung zeigte, dass auch der Boden für dieses System ziemlich geeignet ist.

Die Schichten bestehen hauptsächlich aus Sand, hellblauen Letten, Schwimmsand, Asphalt (?), sowie Stein ¹⁾, und wiewohl bloss unter 30° geneigt ist die Lagerung derselben sehr unregelmässig. Anfänglich wird das Bohrloch gewöhnlich mit einem 457mm breiten genieteten Rohre ausgekleidet, welches nur so weit hineingesetzt wird, um den in das Bohrloch eindringenden Sand und das Tagwasser abzusperren. Das weitere Abtaufen geschieht mit einem 406,380,355mm u. s. w. breiten Meissel. Glaubt man grössere Mengen des Sandes zu erbohren, so wird ein 203mm breites Rohr hereingesetzt. Bei einigen Bohrungen wurde ein 153mm weites Rohr angewendet, meistens aber musste dasselbe herausgenommen und das Bohrloch erweitert werden.

Früher wurde das Oel aus der Tiefe von 130—135m gewonnen, nachdem aber die höheren Oelhorizonte abgebaut wurden, mussten tiefere Oellager aufgeschlossen werden und beträgt gegenwärtig die mittlere Tiefe der Bohrlöcher 180m. Je tiefer gebohrt wird, desto oelreicher sind die dorten auftretenden Sande. Es ist sehr wahrscheinlich, dass falls die Bohrungen die Tiefe von 270—300m unter der Oberfläche des Meeresspiegels erreichen werden, man ein bedeutend leichteres Oel gewinnen wird.

In Tscherny Gorod (Schwarze-Stadt bei Baku) befinden sich 200 Petroleum-Raffinerien, von denen ca 95 im Betriebe stehen. Alle zusammen produzieren täglich 10—12000 Barrels Petroleum. Zehn Röhrenleitungen führen das Rohoel von den Gruben zu den Raffinerien. Die Unternehmung der Gebrüder Nobel erzeugt allein täglich 5—6000 Barrels Petroleum, also nahe die Hälfte der totalen Produktion.

Die Fabriksanlage der letzteren war unlängst neu umgebaut, und ist die beste von allen, welche ich besichtigt habe. Mehrere Fabriken, welche besonders den Tataren oder Persern angehören, sind sehr primitiv eingerichtet und üben keinen günstigen Eindruck aus. Besser eingerichtete Petroleumfabriken gewinnen 5—6% Bensin, 30% Kerosen (Petroleum), 24—26% Schmieröle; den Rest bilden die Petroleumrückstände, welche als Brennmaterial eine allgemeine Verwendung finden.

Seltener gelingt es aus dem Rohoel 33 $\frac{1}{3}$ % an Kerosen zu gewinnen; dieses Produkt ist indessen von sehr schlechter Qualität, (?) und bedingt das Hinzufügen gewisser Quantitäten des Bensins. Abgesehen davon, dass auch solches Petroleum zuweilen angetroffen wird, bemerke ich im Allgemeinen, dass das Kerosen „der anderen Erdhälfte“ bei weitem besser ist. Schmieröle sind von besonders guter Qualität.

Heute wird kein anderes Brennmaterial ausser Petroleum (Rohoel-Rückstände) gebraucht. In der Umgebung der Gruben wird das Rohoel gebrannt, etwas weiter davon Petroleum-Rückstände. Bensin, welches erzeugt wird, besitzt einen solchen unangenehmen Geruch, dass dasselbe als Handelsartikel sich gar nicht eignet. Der in der Umgebung wohnenden Bevölkerung verbleibt ein solcher Ueberfluss an Mineralölen, dass dieselben an Ort und Stelle fast keinen Werth besitzen. Rückstände werden zur Beheizung der Lokomotiven der Eisenbahn Baku-Batum, der Dampfschiffe des Kaspischen Meeres und Wolga Flusses, in vielen Fabriken, zur Erwärmung der

¹⁾ Wahrscheinlich Sandstein.

Wohnungen, in den Küchen u. s. w. benützt. Die Petroleum-Rückstände sind vollkommen gefahrlos, und lassen sich leicht auslöschen. Dieselben sind sehr billig und ist ihre Verwendung daher sehr ausgebreitet.

Die Preise der verschiedenen Gattungen der Petroleum Produkte waren am 1 Mai l. J. folgende:

Das Rohoel, loco Grube, pro Barrel 40 kr. ö. w. Höchst wahrscheinlich wird sich der Werth desselben bis 60 kr. und darüber heben. Die Raffinerien stehen blos durch ca 8 Monate im Betriebe; für den Winter werden die Brunnen zugedeckt. Im Frühjahr und besonders im Sommer ist das Rohoel am billigsten.

Petroleum-Rückstände, als Brennmaterial verwendet loco Baku, pro Barrel 60 kr. ö. w. — Kerosen, loco Baku, je nach der Qualität, pro Barrel 1.30 - 1.50 Gulden ö. w.

Kerosen, loco Moskau und Petersburg, 1 Barrel 7. fl.; in Batum am Schwarzen Meere, Ladehafen für Europa, in Blechbüchsen 1 Gallone 20—25 kr., 1 Barrel 7—7.50 fl. Die Fracht auf der Eisenbahn Baku—Batum (900km) kostet per Barrel 2.20 fl.

Schmieroele, besserer Qualität, loco Baku, 1 Gallone 35 kr. ö. w.

Mehrere von den kleinen Raffinerieen verarbeiten keine Smieroele. Dieselben trachten so viel Kerosen zu gewinnen, als es nur möglich ist.

Die Produktion des Rohoeles kann im l. J. mit 1633010mtetr angenommen werden; dieselbe würde einer täglichen Ausbeute von ca 31850 Barrels entsprechen; aus dieser Menge können täglich 9 - 10000 Barrels Kerosen erzeugt werden.

Die tägliche Ausfuhr des Petroleums aus Russland betrug im J. 1884 ca 19000 Barrels, im l. J. kaum dieselbe ohne Zweifel bis 35000 ja sogar 40000 Barrels gehoben werden. (Era).

Ueber die Verarbeitung des Ozokerits auf Paraffin von E. Sauerlandt.

(Chemiker-Zeitung Nr. 21. Cöthen 1885).

Während in der Gegewart der grösste Theil des in Ostgalizien geförderten Ozokerits auf Ceresin verarbeitet, also ohne Destillation raffiniert wird, diente dieses Mineral von der zweiten Hälfte der sechziger bis Mitte der siebziger Jahre zum grössten Theile zur Fabrikation von Paraffin. Bis zum Jahre 1874 war nämlich die Ceresinfabrikation noch wenig verbreitet; auch waren die Preisverhältnisse zwischen Erdwachs und Paraffin derartige, dass die Paraffingewinnung aus Erdwachs selbst noch bei einer Ausbeute von 35—40 Proc. Paraffin lucrativ sein konnte. Durch Ausdehnung der älteren und Erbauung von neuen Etablissements zur Erzeugung von Ceresin wurde naturgemäss der Verbrauch von Erdwachs für diesen Zweck ein grösserer, während die Förderung von Ozokerits sich nicht in demselben Maasse steigerte, und es musste daher zwischen den Paraffin- und Ceresinfabriken ein Kampf um das Rohmaterial eintreten. Da nun die Ceresinfabriken wegen des höheren Werthes ihrer Producte bessere Preise für das Rohmaterial als die Paraffinfabriken anlegen konnten und aus Mangel eines Ersatzes für Ozokerit auch anlegen mussten, so wurde der Betrieb der letzteren Fabriken trotz Einführung einer rationelleren Arbeitsmethode mehr und mehr beschränkt, oder es wurde zur Verarbeitung anderer Rohmaterialien, worunter vor

Allem Paraffinschuppen aus den amerikanischen Petroleumrückständen, geschritten. Gegenwärtig verarbeiten hauptsächlich einige Fabriken in Galizien Erdwachs auf Paraffin, welche vermöge ihrer Lage nur geringe Frachten auf das Rohmaterial haben und wiederum ihre Producte zum grössten Theile in Galizien und den anstossenden Theilen von Ungarn, Südrussland und Rumänien absetzen können.

Einen wichtigen Factor zur Rentabilität der Paraffinfabrikation bildet die richtige Wahl des Rohwachses. — Trotzdem herrschen über die Werthbestimmung des letzteren theilweise recht falsche Annahmen. Gewöhnlich wird angegeben, dass der Werth des Erdwachses, von der Farbe abgesehen, mit dem Erstarrungspunkte desselben steigt. Wenn diese Annahme bei demjenigen Wachs, welches auf Ceresin verarbeitet werden soll, noch einige Berechtigung hat, so fällt sie bei dem Paraffinwachs, d. h. bei solchem, welches zur Paraffinfabrikation dienen soll, ganz und gar. Zu diesem Zwecke ist von denjenigen Wachssorten, welche dem Drucke des Fingers gleichen Widerstand entgegensetzen, dasjenige das beste, dessen Erstarrungspunkt am niedrigsten liegt.

Zur Untersuchung des Erdwachses zerlegte man dasselbe am besten durch eine sorgfältig geleitete fractionirte Destillation mit überhitztem Dampfe in seine Bestandtheile.

Erwärmt man richtig ausgewähltes Erdwachs in der Destillirblase langsam bis auf 120°C., so gehen nur sehr geringe Mengen von spezifisch leichten Mineralölen über. Lässt man aber bei der angegebenen Temperatur Dampf durch das zu destillirende Wachs streichen, so destilliren ziemlich schnell 3—7 Proc. flüssige Kohlenwasserstoffe vom durchschnittlichen Vol. Gew. 0.780—0.790 über, und es tritt hierauf eine Stockung im Gange der Destillation ein, die erst durch Erhöhung der Temperatur der zu destillirenden Masse behoben wird. Bei 300°C. ist dann die Destillation eine sehr flotte, und bei einer allmählichen Steigerung der Hitze bis auf 320°C. erhält man 55—70 Proc. Destillat, welches in den ersten 10 Proc. aus weichen Paraffinmassen, dann aber aus fast reinem Paraffin von 55—62°C. Schmelzpunkt, zum grössten Theile aus 60—62 grädigem, besteht. Nachdem dieses im Ozokerit präformirte Paraffin abdestillirt ist, muss das Feuer unter dem Destillirkessel, sowie im Dampfüberhitzer wiederum verstärkt werden, und man erhält dann zwischen 380—420°C. 15—20 Proc. harzartige, sauerstoffhaltige, gelb gefärbte Körper, welche wenig oder kein Paraffin enthalten, sich äusserst schwer direct raffiniren lassen, welche aber bei einer trocknen Destillation unter Zersetzung Paraffin flüssige Kohlenwasserstoffe und Gase liefern. Treibt man die Destillation des Erdwachses bis zur Trockne, so gehen schliesslich noch Brandharze über und es bleibt in der Blase ein fester dichter Cokes zurück.

Als Ergebniss einer derartigen, möglichst jede Zersetzung vermeidenden Destillation mit überhitztem Dampfe haben wir also als Bestandtheile des Ozokerits: 1) leichtsiedende flüssige Kohlenwasserstoffe; 2) Paraffine, zum grössten Theile mit einem Schmelzpunkte von 60/62°C.; 3) harzartige Körper, die wir der Kürze halber „Wachsharze“ nennen wollen; 4) Brandharze und 5) Cokes.

Die Structur und der Schmelzpunkt des Ozokerits wird bedingt von den Hauptbestandtheilen, also von Paraffin und von den Wachsharzen.

Beide sind feste Körper, jedoch haben die letzteren einen bedeutend höheren Schmelzpunkt als das Paraffin. Emuss also von solchen Ozokeriten, welche gleiche Structur (Festigkeit) zeigen, dasjenige mit niedrigerem Schmelzpunkte einen höheren Paraffingehalt besitzen.

Bis zum Jahre 1875 verfuhr man bei der Paraffinfabrikation aus Erdwachs allgemein derartig, dass das Erdwachs über freiem Feuer einer trocknen Destillation unterworfen wurde, wobei ausser einigen Procenten Bensin und Petroleum 70–80 Proc. Paraffinmasse (auch „Paraffinbutter“ genannt) resultirten. Diese Paraffinmassen hatten einen Schmelzpunkt von 45–48°C., waren in Consistenz butterartig und wurden nach möglichst vollständiger Krystallisation durch Filterpressen oder Centrifugen in Paraffinschuppen und Oele getrennt. Die ersteren wurden dann in stehenden hydraulischen Pressen nochmals für sich ausgepresst und darauf ein — oder zweimal, je nach dem gewünschten Grade der Feinheit des Paraffins, mit Bensin zusammengeschmolzen und nach dem jedesmaligen Erstarren wiederum dem Drucke einer kräftigen hydraulischen Presse ausgesetzt. Die dem Paraffine nach dem Pressen noch anhängenden Spuren Bensin wurden durch 6–12 stündiges Abblasen mit gespannten Wasserdämpfen entfernt; das Paraffin wurde danach durch Digestiren mit Knochenkohle oder ähnlich wirkenden Substanzen geschönt und schliesslich durch Filtrirpapier filtrirt. Das so erhaltene erste Product, Hartparaffin, besass einen Schmelzpunkt von 62°C.

Die von den Filterpressen oder Centrifugen und von den hydraulischen Schuppenpressen ablaufenden Pressöle mussten einer Redestillation unterworfen werden und lieferten dabei Rohöle, die später auf Petroleum verarbeitet wurden, und eine Paraffinmasse II, welche, analog den ersten Paraffinmassen, aufgearbeitet wurde und dabei Paraffine von 46–54°C. Schmelzpunkt ergab. Das von den Paraffinmassen II abfliessende Pressöl lieferte schliesslich die Winter-Krystallisationsmassen, aus denen man bei möglichst niedriger Temperatur noch einige Procente Weichparaffin von 38–46°C. gewann.

Bei dieser, wenn auch noch so rationell durchgeführten Arbeitsmethode erthielt man aus dem Ozokerite im günstigsten Falle bis 40 Proc. Paraffin. Es trat also durch die trockne Destillation eine ganz bedeutende Zersetzung des Paraffins in Oele und Gase ein, und war man in Folge dessen darauf bedacht, durch andere Methoden in der Fabrikation diese Zersterung zu vermeiden. Vor Allem war der Ursache der Zersetzung nachzusehen.

Gewöhnlich wird angenommen, dass die so tiefgehende Zersetzung des Paraffins und ähnlicher Körper bei der trocknen Destillation im Grossen durch die Berührung der Dämpfe des zu destillirenden Körpers mit den glühenden oder wenigstens stark überhitzten Gefässwänden herbeigeführt wird. Wären aber nur die überhitzten Wände die Veranlassung der Zersetzung, so könnte die letztere bei Weitem nicht so bedeutend sein, als sie in Wirklichkeit ist, da ja verhältnissmässig nur ganz unbedeutende Mengen der Dämpfe mit den von der Flüssigkeit entblösten überhitzten Gefässwänden in Berührung kommen. Die eigentliche Ursache der Zersetzung ist vielmehr darin zu suchen, dass bei den in Rede stehenden Substanzen die Siedetemperatur mit der Zersetzungstemperatur sehr nahe beisammen liegt, und dass die fraglichen Körper, als schlechte Wärmeleiter, zum

grossen Theile über ihren Siedepunkt erhitzt werden müssen, um in grösseren Massen flott destilliren zu können. Dass diese Erklärung die richtige ist, geht daraus hervor, dass durch Vorkehrungen, welche den Siedepunkt erniedrigen, die Zersetzung des Paraffins auch vermieden wird. Solche Vorkehrungen zum Herabdrücken des Siedepunktes sind: Destillation im luftverdünnten Raume oder Einleitung von Dampf in die zu destillirende Flüssigkeit. Im Grossbetriebe bedient man sich der Einfachheit halber gewöhnlich des letzteren Hilfsmittels und hat damit in verschiedenen Industrien äusserst günstige Resultate erlangt.

In der Paraffinindustrie wurde die Destillation des Ozokerits mit überhitztem Dampfe auf dem Continente, so viel mir bekannt, zuerst im Jahre 1875 in Aussig a. E. eingeführt. Man hatte dabei in der ersten Zeit beim Raffiniren des erhaltenen Paraffins mit grossen Schwierigkeiten zu kämpfen, welche sich hauptsächlich aus der Unkenntniss des Rohmaterials und der falschen Ansicht herleiteten, dass die Wachsharze ebenfalls Paraffin seien und als solches direct raffinirt werden müssten.

Nachdem diese Schwierigkeiten überwunden waren, wurden derartige Resultate gewonnen, dass die bis dahin gebrauchliche einfache Destillation unmöglich wurde.

Zur Verarbeitung des Erdwaxes mit überhitztem Dampfe wählt man zweckmässig die Destillirblase aus Schmiedeeisen, da man dieselbe bedeutend schwächer als gusseiserne construiren, und in Folge dessen die Temperatur des Blaseninhaltes besser reguliren kann. Die Form der Blase ist ein stehender Cylinder mit nach innen gewölbtem, angenietetem oder angeschweisstem Boden und mit flach gewölbtem Deckel, welcher ein Mannloch zum Füllen, den gusseisernen Rüssel, das bis auf den Boden gehende Dampfrohr und endlich ein Rohr zur Aufnahme eines Pyrometers enthält. Das Dampfleitungsrohr vertheilt sich am Boden in möglichst viele Abzweigungen, so dass der Dampf die Masse ganz gleichmässig durchdringen kann. Da man die Destillation selten bis zur Trockne treibt, so hinterbleibt ein im warmen Zustande flüssiger Rückstand, der entweder aus der Blase geschöpft oder durch einen am Boden befindlichen Statzen mit Hahn abgelassen, oder endlich durch Dampf hinausgedrückt wird. In letzterem Falle lässt man ein aussen durch einen Hahn verschlossenes Rohr bis auf den Boden der Blase gehen und bringt zwischen Rüssel und Condensation eine Drosselklappe an, welche gewöhnlich offen nur während des Ausblasens geschlossen ist. Bei der Einmauerung der Blase hat man darauf zu achten, dass die Flamme vom Roste aus derart vertheilt wird, dass sie den ganzen Boden möglichst gleichmässig bestreicht, ohne eine Spitzflamme zu bilden, da sonst unbedingt eine schnelle Zerstörung des Bodens eintreten würde. Durch Einfüllöffnungen tritt dann die Flamme in einen um die Blase gehenden Zug von passender Höhe. Zweckmässig hat die Destillirblase einen Fassungsraum von 1500–2000 kg Rohmaterial, da dieses Quantum in 12 Stunden abdestillirt werden kann.

Von Dampfüberhitzungsapparaten sind verschiedene Constructionen in Anwendung. Verfasser wählt mir Vorliebe eine aus einem 30 bis 40m langen 15cm starken Gasrohre gebildete stehende Schlange und mauert dieselbe derart ein, dass die Flamme vom Roste aus im Innern der Rohr Schlange emporsteigt und darauf in untereinander befindlichen Zügen das durch Mantelsteine abgeschlossene

Aeussere der Schlange bestreicht. Derartig eingemauerte Dampfüberhitzer waren 4 Jahre in Function, ohne die geringste Reparatur zu verlangen, eine Leistung, die doch wahrlich zufriedenstellend genannt werden muss.

Bevor der Dampf in den Ueberhitzer tritt, hat er einen mit einem Manometer versehenen Dampfsammler zu passiren, in welchem er auf constantem Drucke gehalten wird.

Die Kühlvorrichtungen bestehen aus einer Luft- und daran hängender Wasser Condensation. Die am Rüssel beginnende Luftcondensation ist aus eisernen Rohren, 10—15cm stark, gebildet und entweder stehend oder liegend; die letzten Rohre sind häufig mit einem Mantel zur Wasserkühlung versehen. Die eigentliche Wassercondensation besteht aus einer eisernen, kupfernen oder bleiernen Schlange, welche in einem Kühlfasse steht und häufig eine Vorrichtung zum directen Einspritzen von Wasser in die Schlange besitzt. Das Destillat tritt in ein Sammelbassin, nachdem es vorher durch eine Florentiner Flasche vom Wasser befreit worden ist.

So lange das aus Ozokerit fabricirte Paraffin im Stande war, auf dem internationalen Markte mit dem aus dem sächs.-thüringischen Reviere stammenden Paraffin in Concurrenz zu treten, wurde es in ebenso tadelloser Qualität wie letzteres in den Handel gebracht. Als aber durch die oben angedeuteten Umstände das Ozokerit Paraffin vom Weltmarkte mehr und mehr ausgeschlossen und auf einen Localhandel angewiesen wurde, wurde es der localen Verwendung angepasst und, da der niedrige Preis die Hauptbedingung war, weniger sorgfältig raffiniert.

Tadelloses Fabrikat lässt sich nur erzielen, wenn man durch Pressen oder andere denselben Zweck erfüllende Operationen die im Rohparaffine enthaltenen Oele entfernt. Gegenwärtig wird aber das Destillat zum grossen Theile direct mit darin befindlichen flüssigen Kohlenwasserstoffen entfärbt.

Der Gang der Destillation mit überhitztem Dampf ist in beiden Fällen derselbe und durch die im Vorstehenden gemachten Erläuterung gegeben. Das dabei resultierende Rohparaffin (Destillat) hat 57—60°C. Schmelzpunkt, ist derartig hart, d. h. enthält so geringe Mengen von Oelen, dass man mit Kaltpressen wenig erreicht und daher zum Warmpressen seine Zuflucht nehmen muss. Es entspricht ungefähr den nach der alten Destillationsmethode gewonnenen Paraffinschuppen und wird analog diesen weiter verarbeitet, d. h. es wird mit Benzin zusammengeschnitten, nach dem Erstarren gepresst, abgeblasen, geschönt und filtrirt.

Soll aber das Rohparaffin direct entfärbt werden, so muss man bei der Fractionirung der Destillate vorsichtiger zu Werke gehen, und nur die nach den leichten Oelen übergehenden 50—65 Proc. nehmen, während der Rest des Destillates einer Redestillation unterworfen wird. Das Rohparaffin wird, behufs Raffinirung, wenn nothwendig, entwässert, dann mit 5—10 Proc. rauchender Schwefelsäure innig vermischt, und sobald die Reaction beendet ist, kurze Zeit der Ruhe überlassen. Darauf wird das von der am Boden befindlichen Säure getrennte Paraffin mit einem Abfallproducte der Ferrocyankalium-Fabrikation, dem „Entfärbungspulver“, neutralisirt, geschönt und schliesslich filtrirt. Das so raffinierte Paraffin ist nicht

ölfrei, in Folge dessen auch nicht transparent, aber in Farbe ziemlich weiss und zu vielen Zwecken verwendbar. In Galizien wird es in ziemlich bedeutenden Quantitäten zu Kerzen vergossen, die dem Aeussern nach freilich keinen Vergleich mit dem Hallenzer Producten aushalten können, dagegen den Vortheil eines höheren Schmelzpunktes haben.

Die nach dem Rohparaffine übergehenden Destillate werden, wie schon erwähnt, redestillirt und liefern dabei Paraffinmassen, welche analog den durch einfache trockne Destillation erhaltenen Massen aufgearbeitet werden.

Seit Einführung der Destillation mit überhitztem Dampf erhält man, je nach der Qualität des Erdwaxes, 55—70 Proc. Paraffin aus Ozokerit; es wird also die Zersetzung auf ein Minimum beschränkt.

Ceny nafty. Pétroleumpreise.

Wiedeń 100kg netto kassa, 20% tara, franco baryłka, stacya kolei (an) o l i—20 września	24-00	—	24-25	złr.
Wiedeń 100kg (gal) od „ „ „ „	21-50	—	22-00	„
„ „ (ros) „ „ „ „	23-00	—	23-25	„
„ „ (rum) „ „ „ „	22-00	—	22-50	„
Hamburg (50kg) 20 sierpnia			7-50	mrk.
Brema „ „			7-60	„
Antwerpia 100kg „ „			18-50	fr.
New York „ „			8-37	ct.
Philadelphia „ „			8-25	„
Certyfikat „ „			99-63	„

Odezwa

do P. T. pp. przedsiębiorców naftowych w Galicyi.

Celem przysporzenia funduszu na bieżące i nadzwyczajne większe wydatki Krajowego Towarzystwa Naftowego, jak kosztą delegacji, zbierania dat statystycznych, wydawnictwa czasopisma „Górnik“ i t. p. uchwaliło Walne Zgromadzenie członków Kraj. Tow. Naftowego we Lwowie na dniu 18 stycznia b. r. pośrednie wkładki, któreby przedsiębiorcy naftowi w Galicyi dobrowolnie w ratach półrocznych do kasy tegoż Towarzystwa przesyłali. Ażeby wkładki te rozdzielić w równych ciężarach na wspierających Towarzystwo właścicieli kopalń i destylarni nafty, postanowiło Zgromadzenie, iż takowe mają wynosić:

- 1) $\frac{1}{2}$ centa od każdej baryłki czyli $1\frac{1}{2}$ mtctr, w kopalni wydobytej ropy;
- 2) $\frac{1}{4}$ centa od każdej w destylarni przerobionej baryłki ropy.

Aby nieadać pozoru jakiegokolwiek kontroli produkcji kopalnianej i przeróbki w destylarni, mogą być pośrednie wkładki w dowolnych kwotach uiszczane.

Podając powyższe do wiadomości, wydział towarzystwa ma nadzieję, że P. T. pp. przedsiębiorcy bacząc na skuteczną a zo znacznymi kosztami połączoną pracę kraj. tow. naftowego przyczynią się chętnie tym skromnym i wcale nie obciążającym datkiem, który to obywatelski obowiązek przyjęło na siebie już kilkunastu większych przedsiębiorców w Galicyi.

Datki pośrednie za ubiegie półroczne uprasza się przesyłać na ręce sekretarza krajowego towarzystwa naftowego w Gorlicach.

Z poważaniem

Wydział krajowego towarzystwa naftowego.

Berichtigung. Die Röhrenleitung in Polana (s. Górnik St. 112) wurde von den Herrn Oberst Jordan, A. Trzecieski und M. Scott angekauft.